(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出顧公開番号 特開2003-247026 (P2003-247026A)

(43)公開日 平成15年9月5日(2003.9.5)

(51) Int.Cl. ⁷		酸別記号	FΙ		テーマコード(参考)
C 2 2 B	1/244		C 2 2 B	1/244	4 K 0 0 1
	7/00			7/00	H
	7/02			7/02	Α

審査請求 未請求 請求項の数5 OL (全 8 頁)

(21)出願番号	特顧2002-46549(P2002-46549)	(71)出願人 000004581
(22)出顧日	平成14年 2 月22日 (2002. 2. 22)	日新製鋼株式会社 東京都千代田区丸の内3丁目4番1号 (72)発明者 片山 賢一 山口県新南陽市野村南町4976番地 日新製
		鋼株式会社周南製鋼所内 (74)代理人 100070105
		弁理士 野間 忠之 Fターム(参考) 4K001 AA10 BA14 BA15 CA26 CA29 CA31 DA01 GA13 HA01
		CHOI DAOI GAIS HAOI

(54) 【発明の名称】 電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用プリケット及びその製造方法

(57)【要約】

【課題】 製鋼工程の電気炉や転炉で発生したダストや熱延工程で発生した熱延スケールや酸洗処理工程で発生した廃洗スラッジを脱水し更に乾燥させたスラッジケーキのような製鋼副産物中の有価金属を回収するために電気製錬炉中に投入することができ、一切の加熱処理を要することなく、目的とする強度(初期強度、養生後強度)を有する経済性に優れた電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケット及びその製造方法を提供する。

【解決手段】 製鋼副産物及びコークスに、25℃, 1%濃度のB型粘度計による粘度が150mPa·s以下のポリビニルアルコール及び/又はカルボキシメチルセルロースナトリウムの5~15重量%濃度の水溶液を固形分換算で0.8~1.7重量%添加して混練後、ブリケットに製団し、そのブリケットの含水率が3~7.5重量%となるように自然養生を行って電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットとする。

1

【特許請求の範囲】

【請求項1】 25℃, 1%濃度のB型粘度計による粘 度が150mPa·s以下のポリビニルアルコール及び /又はカルボキシメチルセルロースナトリウム:0.8 ~1.7重量%と水分:3~7.5重量%と残部である製 鋼副産物とコークスとが混練されてブリケットを成して いることを特徴とする電気製錬炉用の製鋼副産物中の有 価金属回収用プリケット。

【請求項2】 製鋼副産物が固形分換算で電気炉ダス ト:20~40重量%、転炉ダスト:10~20重量 %、廃酸スラッジ:30~60重量%、スケール粉:1 ~5 重量%から成り、コークスが4~8 重量%である請 求項1 に記載の電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属 回収用ブリケット。

【請求項3】 製鋼副産物及びコークスに、25℃, 1 %濃度のB型粘度計による粘度が150mPa・s以下 のポリビニルアルコール及び/又はカルボキシメチルセ ルロースナトリウムの5~15重量%濃度の水溶液を固 形分換算で0.8~1.7重量%添加して混練後、ブリケ ットに製団し、該ブリケットの含水率が3~7.5重量 %となるように自然養生を行うことを特徴とする電気製 錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットの製 造方法。

【請求項4】 製鋼副産物として固形分換算で電気炉ダ スト:20~40重量%、転炉ダスト:10~20重量 %、廃酸スラッジ:30~60重量%、スケール粉:1 ~5 重量%を、コークスを4~8 重量%を使用する請求 項3に記載の電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回 収用ブリケットの製造方法。

【請求項5】 自然養生を3日以上行う請求項3又は4 に記載の電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用 ブリケットの製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、製鋼副産物中の有 価金属を回収するために電気製錬炉中に投入することが できるブリケットとその製造方法に関するものである。 [0002]

【従来の技術】従来より、製鋼工程の電気炉や転炉で発 生したドライ状のダストや熱延工程で発生したドライ状 40 の熱延スケールや酸洗処理工程で発生したスラリー状の 廃洗スラッジを脱水し更に乾燥させたスラッジケーキの ような製鋼副産物中の有価金属を回収するために、ブリ ケットやペレットにするための技術が多々提案されてい

【0003】例えば、本出願人が提案した特開昭51-28516号公報に開示されている「ステンレス観製浩 工程中に発生する廃棄物の処理方法」は、製鋼副産物の 混練物をロータリーキルンにて800~1300℃の温 0~1300℃という髙温に加熱することで非常なコス ト髙となる欠点があった。

【0004】また、本出願人等が提案した特公昭57-60410号公報に開示されている「ステンレス鋼製造 工程中に発生する廃棄物処理方法」と特公昭56-38 94公報に開示されている「ステンレス鋼製造工程中に」 発生する廃棄物処理方法」とは、製鋼副産物の固形分に 対して有機質バインダーを1~5重量%を添加すると共 に水分8~14重量%に調整してブリケットに成形して から低温加熱処理を行っているが、低温加熱処理で30 ○℃以上に加熱しなければならないためやはりコスト高 となる欠点があった。そして、これらの方法では、低温 加熱処理を行わなければ、有機質バインダー:1~5重 量%ではブリケットの強度が不十分であり、電気製錬炉 の操業に支障を来すのである。更にこれらの方法には有 機系バインダーとして安価なパルプ廃液を用いることが 記載されているが、このパルブ廃液中には硫黄が含まれ ているため、回収した有価金属中の硫黄含有量が高くな り、これを製鋼原料として使用すれば後工程において脱 硫工程が必要となり、製鋼コスト髙を招くという欠点も あった。

【0005】同じく、本出願人等が提案した特公昭56 -3895号公報に開示されている「合金鋼製造工程中 に発生する廃棄物処理法」は、製鋼副産物の固形分に対 してセメントを5~15重量%を添加すると共に水分4 ~14重量%に調整してブリケットに成形してから低温 で自然養生若しくは蒸気養生を行っているが、原料の大 部分が微粉の粉体であるので、混練機や製団機、更には 混練後の移送設備への原料固着により連続操業が困難と なるばかりか、使用する原材料中にカルシウムを含むセ メントを使用しているためスラグの塩基度(CaO/S iO₂)の調整が面倒であるという欠点があった。ま た、セメント中の硫酸カルシウムにより、後工程におい て脱硫工程が必要になり、製鋼コスト高を招くという欠 点もあった。

【0006】また、特開2000-178662公報に 開示されている「粉末金属原料用造粒剤及び湿式造粉 法」には、製鋼副産物にカルボキシメチルセルロースや ポリビニルアルコール等をバインダーとして添加してペ レットとする技術が提案されているが、副原料として粉 石灰石を添加し造粒してから100℃で乾燥しているの で、加熱乾燥によってコスト髙となるばかりか、使用す る原材料中にカルシウムを含む粉石灰石を使用している ためスラグの塩基度 (CaO/SiO,)の調整が面倒 であるという欠点があった。

[0007]

【発明が解決しようとする課題】本発明は、前記従来技 術の欠点を解消し、スラグの塩基度(CaO/Si 〇」, の調整に対する配慮が不要で、製鋼副産物と還元 度で焼成してペレット状にしているが、焼成処理で80 50 材としてのコークスと硫黄を含まない有機質バインダー

と水のみから成り、一切の加熱処理を要することなく、 目的とする強度(初期強度、養生後強度)を有し優れた 特性を有する電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回 収用ブリケット及びその製造方法を提供することを課題 とする。

[0008]

【課題を解決するための手段】本発明者は前記課題を解決すべく鋭意研究の結果、製鋼副産物とコークスとに25℃、1%濃度のB型粘度計による粘度が所定値以下のポリビニルアルコール及び/又はカルボキシメチルセルロースナトリウムを5~15重量%濃度の水溶液の状態で固形分換算で0.8~1.7重量%添加して混練後ブリケットに製団し、そのまま自然養生を行ってそのブリケットの含水率を3~7.5重量%とすれば、電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットとして製団時の初期強度も、また電気製錬炉に投入する際における強度も充分で且つ優れた特性を有するものが得られることを究明して本発明を完成したのである。

【0009】即ち本発明に係る電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットは、25℃、1%濃度20のB型粘度計による粘度が150mPa・s以下のポリビニルアルコール及び/又はカルボキシメチルセルロースナトリウム:0.8~1.7重量%と水分:3~7.5重量%と残部である製鋼副産物とコークスとが混練されてブリケットを成していることを特徴とするものであり、製鋼副産物は固形分換算で電気炉ダスト:20~40重量%、転炉ダスト:10~20重量%、廃酸スラッジ:30~60重量%、スケール粉:1~5重量%から成り、コークスは4~8重量%であることが好ましいことを究明したのである。30

【0010】そして、前記本発明に係る電気製錬炉用の 製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットを製造する本 発明に係る電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収 用ブリケットの製造方法は、製鋼副産物及びコークス に、25℃, 1%濃度のB型粘度計による粘度が150 mPa・s以下のポリビニルアルコール及び/又はカル ボキシメチルセルロースナトリウムの5~15重量%濃 度の水溶液を固形分換算で0.8~1.7重量%添加して 混練後、ブリケットに製団し、該ブリケットの含水率が 3~7.5重量%となるように自然養生を行うことを特 徴とする方法であり、製鋼副産物としては固形分換算で 電気炉ダスト:20~40重量%、転炉ダスト:10~ 20重量%、廃酸スラッジ:30~60重量%、スケー ル粉:1~5重量%から成るものを、コークスとしては 4~8重量%を使用することが好ましく、自然養生は3 日以上行うことが好ましいことも究明したのである。 [0011]

【発明の実施の形態】以下、本発明に係る電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットと電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットの製造 50

方法とについて詳細に説明する。

【0012】本発明者は、前記課題で述べたように、ブリケットに使用する原料としてスラグの塩基度に影響を及ぼすカルシウムや珪素を積極的に添加すること無く、即ち製鋼副産物とコークスと有機質バインダーと水とのみを原料とし、且つブリケットに製団する際に初期のハンドリングによる粉化を防止できる初期強度は25Kgf/個以上、電気製錬炉中に投入した際に粉化を防止できる養生後の最終強度は50Kgf/個以上がそれぞれ必要であることを前提として、種々の有機質バインダーについて検討した。

【0013】その結果、25℃、1%濃度のB型粘度計による粘度が150mPa・s以下のポリビニルアルコール及び/又はカルボキシメチルセルロースナトリウムを従来の特開2000-178662号公報に開示されているような0.15~1.54%濃度という低濃度ではなく、5~15重量%濃度という高濃度の水溶液の状態で、製鋼副産物とコークスとのみに混練しブリケットに製団すれば前記25Kgf/個以上の初期強度が得られ、そのブリケットの含水率が3~7.5重量%となるように自然養生を行えば前記養生後の最終強度が50Kgf/個以上の電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットとすることができることを究明したのである。

【0014】とのように有機質バインダーがポリビニルアルコール及び/又はカルボキシメチルセルロースナトリウムであれば、その構成元素の大部分が水素と炭素であることからスラグの塩基度への影響がないばかりか、硫黄も含有しておらず、更に電気製錬炉で溶解・還元された回収メタル中に残存して回収メタルの組成に影響を与える元素を含んでおらず、また25℃、1%濃度のB型粘度計による粘度が150mPa・s以下であれば、5~15重量%濃度の水溶液として製鋼副産物及びコークスと混練する際に均一に混練できると共にブリケットに製団した際に25Kgf/個以上の初期強度が得られ、そのブリケットの含水率が3~7.5重量%となるように自然養生を行えば養生後の最終強度を50Kgf/個以上にすることが可能なのである。

【0015】 CCで、有機質バインダーであるポリビニ 40 ルアルコール及び/又はカルボキシメチルセルロースナトリウムの水溶液濃度を5~15重量%濃度としたのは、濃度によってバインダーの粘性が変化する(濃いほど粘性高くなる)が、本発明で使用する有機質バインダーは25℃、1%濃度のB型粘度計による粘度が150mPa・s以下であるのでこの濃度範囲であれば、配管等の設備上問題なく有機質バインダー水溶液を液送でき、且つ主原料である製鋼副産物及びコークスと混練する際に均一に有機質バインダーが混合分散されると共に、必要とする強度が得られる最適な範囲だからであ

0 る。この濃度下限未満では、製団するブリケットの強度

不足となるので有機質バインダーの添加量を多くする必要があり、その結果ブリケット中に持ち込まれる水分量が多くなって電力原単位が悪化したり、水分による炉内での吹き上げ等の異常操業の原因となる。有機質バインダーの添加量は上記濃度範囲から決まる最適範囲であり、上限を超えると製団するブリケットの強度は若干上がるが、有機質バインダーの製鋼副産物及びコークスとの混練が不十分で電気精錬炉内での粉化等で電力原単位を下げると共に、経済性及び設備支障の面で不適であるからである。

【0016】そしてこのような有機質バインダーであるポリビニルアルコールやカルボキシメチルセルロースナトリウムとしては、25℃,1%濃度のB型粘度計による粘度が150mPa・s以下のものを単独で使用してもよいが、25℃,1%濃度のB型粘度計による粘度が異なる2種類以上のポリビニルアルコール及び/又はカルボキシメチルセルロースナトリウムの混合物を使用することが好ましい。

【0017】とのような電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットに使用する主原料である製鋼 20 副産物とコークスとは、製鋼副産物が固形分換算で電気炉ダスト:20~40重量%と、転炉ダスト:10~2 0重量%と、廃酸スラッジ:30~60重量%と、スケ*

* ール粉: 1~5 重量%とから成ることが好ましく、コークスは4~8重量%であることが好ましい。

[0018]

【実施例】〈実施例1~5〉固形分換算で電気炉ダス ト:19重量%、転炉ダスト:16重量%、廃酸スラッ ジ:56重量%、スケール粉:4重量%から成る製鋼副 産物と、コークス:5重量%とに、日本製紙株式会社製 のカルボキシメチルセルロースナトリウム(商品名:サ ンローズF 10MC, 25℃, 1%濃度のB型粘度計に よる粘度:50~150mPa·s) と同じく日本製紙 株式会社製のカルボキシメチルセルロースナトリウム (商品名:サンローズAPP-84, 25℃, 1%濃度 のB型粘度計による粘度:3~5mPa·s)とを混合 し、25℃のB型粘度計による粘度を600~950P a·sになるように調整した表1に示す濃度の水溶液と したものを、固形分換算で表1に示す重量%添加して混 練後、ロール式製団機を用いて縦36mm×横36mm ×髙さ24mmの豆炭状のブリケットに製団し、そのブ リケットの含水率が表1に示す値となるように自然養生 を行って電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用 ブリケットを製造した。

[0019]

【表1】

No.	СМС	CMC 水溶液濃度 (重量%)	CMC 固形分換算 (重量%)	ブリケット含水率 (%)
1	サンロース* FIOMC サンロース* APP-84	8	1.0	6.2
2	サンロース、FIOMC サンロース、APP・84	5.5	0.8	7.5
3	サンロース FIOMC サンロース APP-84	10	1.2	4.8
4	サンロース、FIOMC サンロース、APP・84	14	1.2	4.3
5	サンロース、FIOMC サンロース、APP・84	14.5	1.1	3.9

【0020】〈実施例6~10〉実施例1~5と同じ製鋼副産物及びコークスに、信越化学工業株式会社製のボリビニルアルコール(商品名:ボバールPA-18GP,25℃,1%濃度のB型粘度計による粘度:1~2mPa·s)を使用して、表2に示す濃度の水溶液とし40たものを、固形分換算で表2に示す重量%添加して混練後、ロール式製団機を用いて実施例1~5とほぼ同じ大きさの豆炭状のブリケットに製団し、そのブリケットの含水率が表2に示す値となるように自然養生を行って電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットを製造した。

【0021】 【表2】

PVA 水溶液濃度 PVA 固形分换算 ブリケット含水率 No. (重量%) (重量%) (%) 6 10 1.3 5.5 7 10 1.25 5.9 8 5.5 0.8 9 8 1.16 6.6 10 1.12 3.5

【0022】〈実施例11~15〉実施例1~5と同じ 製鋼副産物及びコークスに、日本製紙株式会社製のカル ボキシメチルセルロースナトリウム(商品名:サンロー ズF10MC, 25℃, 1%濃度のB型粘度計による粘 50 度:50~150mPa·s)と同じく日本製紙株式会

社製のカルボキシメチルセルロースナトリウム (商品名:サンローズAPP-84, 25℃, 1%濃度のB型粘度計による粘度:3~5mPa·s)とを混合し、25℃ののB型粘度計による粘度を600~950Pa·sになるように調整した水溶液に、信越化学工業株式会社製のポリビニルアルコール (商品名:ボバールPA-18GP, 25℃, 1%濃度のB型粘度計による粘度:1~2mPa·s)を混合して、表3に示す濃度の水溶*

* 液としたものを、固形分換算で表3に示す重量%添加して混練後、ロール式製団機を用いて実施例1~5とほぼ同じ大きさの豆炭状のブリケットに製団し、そのブリケットの含水率が表3に示す値となるように自然養生を行って電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットを製造した。

[0023]

【表3】

No.	有機質パインダー	パインタ゚ー水溶液濃 度(重量%)	^゚インダ-固形分換 算(重量%)	プリケット含水率 (%)
11	CMC #>p-x' FIOMC #>p-x' APP-84 PVA #'n'-#PA-18GB	6	0.9	7.3
12	CMC \$'\rangle -x' FIOMC \$\rangle -x' APP-84 PVA \$'\rangle -\rangle PA-18GB	10	1.3	7.0
13	CMC \$>a-x' FIOMC \$>a-x' APP-84 PVA \$'^'-#PA-18GB	11	1.32	6.1
14	CMC \$>u-x* FIOMC \$>u-x* APP-84 PVA ** ^* -# PA-18GB	12	1.32	5.9
15	CMC サンロース・FIOMC サンロース・APP-84 PVA ボ・バール PA-18GB	14	1.68	6.7

【0024】〈比較例1~5〉実施例1~5と同じ製鋼副産物及びコークスに、濃度50重量%のバルプ廃液を、固形分換算で表4に示す重量%添加して混練後、ロール式製団機を用いて実施例1~5とほぼ同じ大きさのブリケットに製団し、そのブリケットを350℃で1時※

※間加熱乾燥してその含水率が表4に示す値として電気製 錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットを製 造した。

[0025]

【表4】

No.	パ パ 廃液濃度 (重量%)	パ M' 廃液固形分換 算 (重量%)	プワケット含水率 (%)	
1	50	6.5	1.9	
2	50	7	1.8	
3	50	7.5	1.9	
4	50	10	1.9	
5	50	10	2.1	

【0026】〈比較例6~10〉実施例1~5と同じ製鋼副産物及びコークスに、実施例1~5と同じカルボキシメチルセルロースナトリウムを、固形分換算で表5に示す重量%添加して混練後、ロール式製団機を用いて実 40 施例1~5とほぼ同じ大きさのブリケットに製団し、そ

のブリケットの含水率が表5に示す値となるように自然 養生を行って電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回 収用ブリケットを製造した。

[0027]

【表5】

No.	CMC 水溶液稳度 (重量%)	CMC 固形分換算 (重量%)	ブ リケット含水串 (%)	
6	4	0.6	5.0	
7	10	0.6	6.0	
8	16	1.6	8.2	
9	10	1.7	9.1	
10	10	2.0	8.3	

【0028】〈比較例11~15〉実施例6~10と同じ製鋼副産物及びコークスに、実施例6~10と同じポリビニルアルコールを、固形分換算で表6に示す重量%添加して混練後、ロール式製団機を用いて実施例6~10とほぼ同じ大きさのブリケットに製団し、そのブリケ*

9

*ットの含水率が表6に示す値となるように自然養生を行って電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットを製造した。

[0029]

【表6】

No.	PVA 水溶液濃度 (重量%)	PVA 固形分換算 (重量%)	ブリケット含水率 (%)
11	4.5	0.65	8.5
12	4.5	0.77	8.6
13	12	0.6	4.1
14	12	2.4	8.3
15	6.5	0.72	5.5

【0030】とのようにして電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットを製造するに際し、各実施例及び各比較例におけるブリケットに製団直後の初期強度と、養生後の強度と、電気製錬炉で回収したメタル中の硫黄含有率と、電力原単位指数と、電気製錬炉ダス 30ト中の亜鉛濃度とを以下の方法で測定した。その結果を表7にまとめて示す。

【0031】(初期強度及び養生後の強度)ブリケットをプレスで押し潰して、ブリケットが崩壊を始めるときの強度(単位:Kgf)を求めた。これらの強度は高い方が好ましく、ブリケットに製団する際に初期のハンドリングによる粉化を防止できるためには初期強度は25 Kgf/個以上、電気製錬炉中に投入した際に粉化を防止できる養生後の最終強度は50 Kgf/個以上がそれぞれ必要である。

【0032】〈電気製錬炉で回収したメタル中の硫黄含有率〉ブリケットを同じ条件で電気製錬炉に投入して回収した有価金属中の硫黄濃度を求めた。回収した有価金属中の硫黄濃度が高いと、その回収した有価金属に対し

て更に脱硫処理を行わなければならないため不経済であり、有価金属中の硫黄濃度としては、0.15%以下が好ましい。

【0033】〈電力原単位指数〉電気製錬炉におけるブリケットの溶解原単位(KWH/メタル・T)を求め、標準値を100とした場合の値で示した。100以下であることが好ましい。

【0034】〈電気製錬炉ダスト中の亜鉛濃度〉ブリケットを電気製錬炉中に投入した際にブリケットが崩壊してダストとなる目安として、ダスト中の亜鉛をアルカリで溶融して水溶液とし、これをIPC分析によって亜鉛濃度を求めた。これは、電気製錬炉において亜鉛は蒸気となってダストと一緒に回収されるので、ブリケットの強度が高ければ微粉のダストの発生量が少ないので、ダスト中の亜鉛は濃縮された状態となって亜鉛濃度が上昇する。電気製錬炉ダスト中の亜鉛濃度は40%以上が好ましい。

[0035]

【表7】

	М	初期登底 (kgf/(M)	発生後強度 (kgf/伽)	電気製錬炉で回収し た炒4のS合有率(%)	電力原単位指数	電気製錬炉ダスト 中の Zn 過度(%)
	1	2 5. 5	6.5	0.110	9 2	41.2
1	2	25.4	5 7	0.120	9 8	4 0. 6
1	3	35.6	7 1	0.098	95	4 3, 8
	4	31.6	6.8	0.105	9 1	4 2.9
	5	30.2	6 1	0.126	9 0	42.2
	6	33.2	5 8	0.135	9.8	41.3
*	7	3 5, 6	63	0,110	9.6	4 2, 1
夹施剂	8	34.4	5 9	0,119	9 5	4 0.9
"	9	36.4	6 9	0.098	9 2	41.9
	10	3 2.1	5.5	0.130	9 1	40,8
	11	26.1	61.4	0,110	98	41.0
İ	12	34.3	6 5, 1	0.119	9 2	41,6
	13	33.9	59,9	0.131	9 5	41.7
	14	3 4, 1	65,7	0.105	9 2	41.8
	15	3 5.9	7 0.2	0.090	9 1	4 2.1
	1	20.5	9.5	0.38	9 9	3 4. 9
	2	21.3	101	0.298	9 7	3 5, 1
	3	21.9	105	0.256	101	36.2
	4	22,1	98	0.316	105	37.8
	5	22,3	9 7	0.25	103	37.7
	6	19.8	4 1	0.121	96	3 3.9
_{#+}	7	19.6	40	0.115	9 2	3 4.1
比較利	8	25.1	3 3	0.13	116	3 3.5
°	9	36.8	7 2	0.125	130	41.6
	10	40.1	81	0.096	101	4 2.5
	11	24.1	48	0,112	1 0 0	38.8
	12	24.5	4 9	0.23	110	3 5.8
	15	21.3	43	0.354	91	3 6, 1
	14	3 9.4	5 6	0.102	105	40.2
	15	2 2. 7	4.5	0.118	98	37.3

【0036】表7の結果から判るように、比較例1~5 のブリケットは有機質バインダーとしてパルプ廃液を使 用しているため、初期強度が不足していると共に、回収 メタル中の硫黄濃度が高いので、回収メタルに対して別 途脱硫処理が必要となる。また、比較例6~10及び1 1~15のブリケットは有機質バインダーとして本発明 30 と同様のカルボキシメチルセルロースナトリウム又はポ リビニルアルコールを使用しているが、比較例6及び7 のブリケットは有機質バインダーの添加量が不足してい るので初期強度が25 Kgf/個未満と低いばかりか養 生後の強度も低くその結果ダスト中の乙n濃度が実施例 に比べて低いことからダスト発生量が多いと推測され る。比較例8及び9のブリケットは養生後のブリケット の含水率が高いので電力原単位指数が高い。そして比較 例8のブリケットはカルボキシメチルセルロースナトリ ウムの水溶液の濃度が高いため、粘度が高くなり、混錬 40 で有機質バインダーが均一に分散されなかったため強度 が比較例9のブリケットに比べて低かったと考えられ る。比較例10のブリケットは有機質バインダーの添加 量が多いから強度は高いが水分の持込量が多く養生後の ブリケットの含水率が高いので電力原単位指数が高い。 また、有機質バインダーの添加量が多いため経済的でな い。比較例11及び12のブリケットは有機質バインダ ーの添加量が不足しているので初期強度が25Kgf/ 個未満と低いばかりか養生後の強度も低く、目つ養生後 のブリケットの含水率が高いので電力原単位指数が高

い。比較例13及び15のブリケットは有機質バインダ ーの添加量が不足しているので初期強度が25Kgf/ 個未満と低いばかりか養生後の強度も低くその結果ダス ト中のZn濃度が実施例に比べて低いことからダスト発 生量が多いと推測される。特に比較例13のブリケット は高めの粘度の有機質バインダーを少量添加したため、 有機質バインダーが均一に分散されなかったので強度が 低いと考えられる。又、比較例12及び13のブリケッ トはその強度が弱いことから、電気精錬炉内で粉化した ものが棚吊りを起とし、その棚が崩れたときに原料の精 錬反応が進まないまま出銑したため、回収した有価金属 中の硫黄濃度が高いと考えられる。比較例14のブリケ ットは有機質バインダーの添加量が多いから強度は高い が水分の持込量が多く養生後のブリケットの含水率が高 いので電力原単位指数が高い。また、有機質バインダー の添加量が多いため経済的でない。

【0037】とのように比較例はいずれも、強度、回収メタル中の硫黄濃度、電力原単位指数、ダスト中の亜鉛 濃度のすべてを満足することができず、いずれかが不十分であることにより、経済性が実施例に比べて劣っていた。

[0038]

【発明の効果】以上に詳述した如く、本発明に係る電気 製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケット は、その強度が高いので電気製錬炉中に投入した際にダ 50 スト発生量を低減し、ガス抜け等の炉況悪化現象の発生 がないため、電力原単位の低減、原料棚吊りによる吹上 げ等の異常の抑制等を図ることができ、主原料として電 気炉ダスト、転炉ダスト、廃酸スラッジ、スケール粉の ような製鋼副産物と還元材としてのコークスとに硫黄を 含有しない特定の有機質バインダーを添加しただけのも のであり、スラグの塩基度に影響を与えるカルシウムや 珪素を積極的に添加したものではないので、電気製錬炉 の操業を極めて容易にするばかりか、製鋼副産物中の有 価金属を有効に回収できるものである。その結果、製鋼 副産物の廃棄物処理費用の低減及び原料歩留の向上効果 10 も奏するものである。

【0039】そして、本発明に係る電気製錬炉用の製鋼

14

副産物中の有価金属回収用ブリケットの製造方法は、前記効果を奏する電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケットを、加熱処理を一切行うことなく製造できる方法であって、ブリケットへの製団時に製団されたブリケットを崩壊することなく自然養生で初期の目的を有する強度の高いブリケットを製造することを可能とする画期的な方法である。

【0040】とのような種々の効果を奏する本発明に係る電気製錬炉用の製鋼副産物中の有価金属回収用ブリケット及びその製造方法の工業的価値は非常に大きなものである。